







## High-viscosity polyamides, process for their preparation and their use in films and fibres.

**Patent number:** EP0000363  
**Publication date:** 1979-01-24  
**Inventor:** CORDES CLAUS DR; WEISS HANS-PETER DR  
**Applicant:** BASF AG (DE)  
**Classification:**  
- international: C08G69/14; C08G69/16  
- european: C08G69/14  
**Application number:** EP19780100285 19780630  
**Priority number(s):** DE19772732329 19770716

**Also published as:**

 JP54020096 (A)  
 DE2732329 (A1)  
 IT1105250 (B)

**Cited documents:**

 FR2003370  
 FR860533  
 JP44019264B

**Abstract of EP0000363**

Relatively high-viscosity polyamides based on epsilon -caprolactam which have a melt viscosity of greater than 1500 Poise, and a process for their preparation by continuous polymerisation of the monomers in the presence of small amounts of water in the precondensation tube. High melt viscosity is achieved in that the polyamides contain, in condensed form, from 0.1 to 2.5 mmol of a trifunctional aliphatic or alicyclic amine of the general formula

$H_2N-R-NH-R-NH_2$

The relatively high-viscosity polyamides can be used to produce films and monofilaments in particular for composite films containing polyethylene.

---

Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide

**Best Available Copy**

(19)



Europäisches Patentamt  
European Patent Office  
Office européen des brevets

(11) Veröffentlichungsnummer:

**0 000 363**  
**A1**

(12)

# **EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG**

(21) Anmeldenummer: 78100285.2

(51) Int. Cl. 2: **C08G69/14, C08G69/16**

(22) Anmeldetag: 30.06.78

(30) Priorität: 16.07.77 DE 2732329

(71) Anmelder: **BASF Aktiengesellschaft, Carl-Bosch-Strasse 38, D-6700 Ludwigshafen (DE)**(43) Veröffentlichungstag der Anmeldung: 24.01.79  
Patentblatt 79/2(72) Erfinder: **Cordes, Claus, Dr., Halbergstrasse 13, D-6719 Welsenheim (DE)**  
**Weiss, Hans-Peter, Dr., Moltkestrasse 58, D-6701 Altrip (DE)**(84) Benannte Vertragsstaaten: **BE CH DE FR GB NL SE**(54) **Höherviskose Polyamide, Verfahren zu ihrer Herstellung und Verwendung für Folien und Monofile.**

(57) Die Erfindung betrifft höherviskose Polyamide mit einer Schmelzviskosität von mehr als 1500 Poise auf der Basis von  $\epsilon$ -Caprolactam sowie ein Verfahren zu ihrer Herstellung durch kontinuierliche Polymerisation der Monomeren in Gegenwart geringer Mengen Wasser im VK-Rohr. Die hohe Schmelzviskosität wird dadurch erreicht, dass die Polyamide 0,1 bis 2,5 mMol eines trifunktionellen aliphatischen oder alicyclischen Amins der allgemeinen Formel



einkondensiert enthalten. Die höherviskosen Polyamide können zur Herstellung von Folien und Monofilen, insbesondere für Verbundfolien mit Polyäthylen, verwendet werden.

**EP 0 000 363 A1**

BASF Aktiengesellschaft

O.Z. 0050/032694

Höherviskose Polyamide, Verfahren zu ihrer Herstellung  
und Verwendung für Folien und Monofile

- 5 Die Erfindung betrifft höherviskose Polyamide, die für die Extrusionsverarbeitung und die Folienherstellung geeignet sind.

- 10 Die übliche Schmelzkondensation von  $\epsilon$ -Caprolactam in Gegenwart von Wasser und gegebenenfalls Reglern, Katalysatoren und Comonomeren führt zu mittelviskosen Polymeren, die nach Extraktion der niedermolekularen Anteile durch heißes Wasser Schmelzviskositäten von ca. 1 500 Poise aufweisen.

- 15 Für die Extrusionsverarbeitung von Polyamiden zu Profilen, Platten, Monofilen sowie insbesondere zur Herstellung von Folien werden höherviskose Polyamide benötigt. Mittelviskose Produkte lassen sich nach diesem Verfahren nur schwierig oder gar nicht verarbeiten.

- 20 Eine Möglichkeit zur Herstellung von höhermolekularen Produkten mit Schmelzviskositäten über 1 500 Poise besteht darin, in der Nachkondensationsphase auf die Polyamid-Schmelze Unterdruck einwirken zu lassen. Unter Produktions-  
25 bedingungen führen jedoch unvermeidbare Undichtigkeiten

Dd/Fe  
L

technischer Apparate wegen der hohen Sauerstoffempfindlichkeit von Polyamidschmelzen nur zu Produkten mit minderwertiger Eigenfarbe. Darüber hinaus erlaubt das am häufigsten praktizierte Verfahren zur kontinuierlichen drucklosen Herstellung von Poly- $\epsilon$ -Caprolactam, das sog. VK-Rohr-Verfahren, in seiner üblichen Form nicht die Anwendung von Unterdruck in der Nachkondensationsphase.

Die Herstellung höherviskoser Produkte erfolgt daher in der Praxis meist durch Nachkondensation des granulierten Polyamids in fester Phase bei Temperaturen oberhalb 130°C z.B. unter Stickstoff. Dieser Prozeß läßt sich nicht bei niederschmelzenden Polyamiden, wie z.B. Copolyamiden, ausführen und erfordert zusätzliche Einrichtungen, mittlere Reaktionszeiten von 30 bis 150 Stunden und liefert Produkte mit teilweise ungleichmäßiger Viskosität, was sich bei der Verarbeitung störend auswirkt.

Es ist bekannt, daß die Viskosität von Polyamiden durch Einkondensieren von Bislactamen oder trifunktionellen Comonomeren wie Tricarbonensäuren erhöht werden kann. Die bisher vorgeschlagenen Comonomeren führen aber zu Produkten, die z.B. für die Herstellung dünner Monofile und Folien nicht geeignet sind. Die Ursache dafür sind vernetzte, gelagerte Anteile und ein ungenügendes Erstarrungsverhalten, was neben Verarbeitungsstörungen zu Inhomogenitäten und ungenügender Transparenz führt.

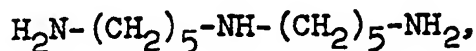
Der vorliegenden Erfindung lag die Aufgabe zugrunde, hochviskose Polyamide auf Basis von Caprolactam mit einer Schmelzviskosität von mehr als 1 500 Poise bereitzustellen, welche die geschilderten Nachteile nicht aufweisen und welche durch Kondensation in der Schmelze auch kontinuierlich in einfachen VK-Rohren hergestellt werden können.

5 Diese Aufgabe wird erfindungsgemäß gelöst durch hochviskose Polyamide auf Basis von  $\epsilon$ -Caprolactam, die 0,1 bis 2,5 mMol  $H_2N-R-NH-R-NH_2$ , bezogen auf 1 Mol Caprolactam als Comonomeres einkondensiert enthalten, wobei R zweiwertige, gesättigte aliphatische oder alicyclische Kohlenwasserstoffreste mit 2 bis 15 Kohlenstoffatomen sind.

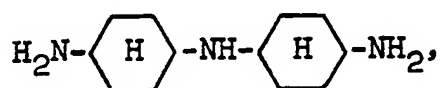
10 Die Polyamide können neben  $\epsilon$ -Caprolactam auch andere polyamidbildende Monomere in untergeordneten Mengen einkondensiert enthalten. In einer bevorzugten Ausführungsform werden auf 100 Gewichtsteile  $\epsilon$ -Caprolactam 5 bis 30 Gewichtsteile eines Salzes aus Adipinsäure und Hexamethyldiamin (AH-Salz) und/oder eines Salzes aus Terephthalsäure und Hexamethyldiamin (TH-Salz) als Comonomere eingesetzt. An-  
15 stelle der Salze können auch deren Einzel-Komponenten, Derivate davon, oder auch andere Monomere verwendet werden.

Erfindungsgemäß werden den monomeren Ausgangsstoffen 0,1 bis 2,5 mMol, vorzugsweise 0,5 bis 1,5 mMol,  $NH_2-R-NH-R-NH_2$  pro Mol Caprolactam zugesetzt. R ist dabei ein zweiwertiger gesättigter Kohlenwasserstoffrest mit aliphatischem oder alicyclischem Charakter, vorzugsweise mit der Summenformel  $C_nH_{2n}$ ,  $C_mH_{2m-4}$  oder  $C_pH_{2p-8}$ , wobei n zwischen 2 und 10, m zwischen 6 und 12 und p zwischen 13 und 15 liegen kann.  
25

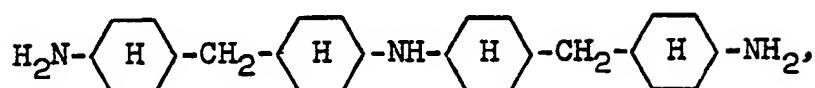
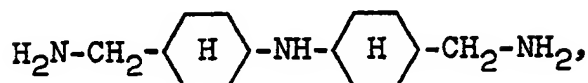
Die Herstellung solcher Amine kann nach bekannten Verfahren erfolgen, z.B. durch Abspalten von  $NH_3$  aus den entsprechenden Diaminen in Gegenwart von Protonen oder anderen Katalysatoren. In einer besonders bevorzugten Ausführungsform  
30 wird  $H_2N-(CH_2)_6-NH-(CH_2)_6-NH_2$  als erfindungsgemäßes Comonomeres eingesetzt. Es kommen jedoch auch z.B. folgende Verbindungen in Frage:



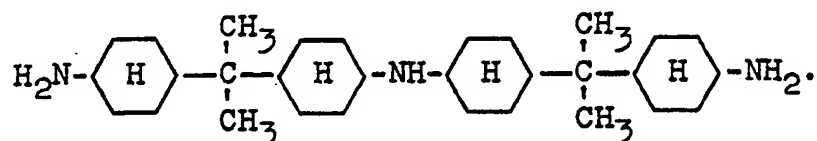
5



10



15



Zweckmäßigerweise setzt man bei der Polymerisation äquivalente Mengen Dicarbonsäuren, z.B. Adipinsäure oder Terephthalsäure, bezogen auf die erfindungsgemäßen Comonomeren  $\text{H}_2\text{N}-\text{R}-\text{NH}-\text{R}-\text{NH}_2$  zu.

Die Polymerisation erfolgt nach an sich bekannten Verfahren, vorzugsweise in Gegenwart geringer Mengen Wasser, sowie üblicher Regler und Katalysatoren. Bei dem besonders bevorzugten kontinuierlichen Verfahren wird die Polymerisation in Gegenwart von 0,1 bis 3 Gew. % Wasser, bezogen auf Caprolactam, und im wesentlichen drucklos oder bei geringen Unterdrücken bis zu 0,5 bar oder bei geringen Überdrücken bis zu 5 bar durchgeführt. Bevorzugt wird die Polymerisation in einem VK-Rohr gemäß DT-AS 14 95 198 ausgeführt. Die Zugabe der erfindungsgemäßen Comonomeren kann z.B. über das dem VK-Rohr zugeführte Caprolactam erfolgen, das gegebenenfalls auch die weiteren Comonomeren enthalten kann. Es hat sich jedoch als vorteilhaft gezeigt, das AH-Salze und/oder

- TH-Salz separat, z.B. als wäßrige Lösungen oder auch in fester Form dem VK-Rohr zuzuführen. Für den Fall, daß wäßrige Lösungen oder bei Reaktionstemperaturen wasserabspaltende Comonomere verwendet werden, kann auf den Zusatz von Wasser im Caprolactam verzichtet werden. In einer besonders bevorzugten Form werden dem VK-Rohr einerseits 100 Gewichtsteile geschmolzenes  $\epsilon$ -Caprolactam, zusammen mit dem erfindungsgemäßen Comonomeren  $\text{H}_2\text{N}-(\text{CH}_2)_6-\text{NH}-(\text{CH}_2)_6-\text{NH}_2$  und andererseits 5 bis 30 Gewichtsteile AH-Salz und/oder TH-Salz als hochkonzentrierte wäßrige Lösungen oder als feste Salze zudosiert. Es ist auch möglich, die Comonomeren in Form eines gegebenenfalls  $\epsilon$ -Caprolactam enthaltenden Präpolymeren, welches vorzugsweise einen Schmelzpunkt hat, der unterhalb der im VK-Rohr-Kopf herrschenden Reaktionstemperatur liegt, in fester Form zuzusetzen. In einer besonders bevorzugten Ausführungsform wird ein Präpolymeres aus 100 Gewichtsteilen AH-Salz und/oder TH-Salze und 5 bis 100 Gewichtsteilen  $\epsilon$ -Caprolactam zudosiert.
- Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren durch Kondensation in der Schmelze hergestellten Polymerisate enthalten im allgemeinen extrahierbare Anteile von 5 bis 15 Gew.%. Nach Abtrennen der niedermolekularen Anteile, z.B. durch Extraktion mit heißem Wasser, erhält man Polyamide mit K-Werten (gemessen nach Fikentscher Cellulosechemie 13, 58 (1932) 0,5 %iger in 96 %iger Schwefelsäure) von 66 bis 86. Die Schmelzviskositäten der so hergestellten Produkte liegen vorzugsweise zwischen 2 000 und 20 000 Poise. (Falls nicht anders vermerkt, werden alle Schmelzviskositäten bei 270°C Meßtemperatur in einem Kapillarviskosimeter KV 100 der Fa. Göttfert mit einem Schergefälle von 500 sec<sup>-1</sup> gemessen)

Das erfindungsgemäße Verfahren liefert überraschenderweise ohne Vakuum und Nachkondensation in der festen Phase Produkte, die sich hervorragend auch für die Herstellung dün-

ner Monofile und Folien eignen. Ein besonderer Vorteil ist,  
daß die Herstellung auch kontinuierlich nach dem billig und  
einfach auszuführenden VK-Rohr-Verfahren erfolgen kann. Die  
Die erfindungsgemäßen Polyamide weisen hohe, gleichmäßige  
5 und einheitliche Viskositäten auf. Die daraus hergestell-  
ten Monofile und Folien zeichnen sich durch optische Ein-  
heitlichkeit aus, sind völlig frei von Gelpartikeln und  
zeigen eine überraschend hohe Transparenz. Ursache für die  
hohe Transparenz ist vermutlich eine durch das über-  
10 scheinend günstige Erstarrungsverhalten verminderte Rauhg-  
keit der Folienoberfläche, was zu einer Reduzierung des  
Streulichtanteils führt. Die bevorzugten, aus 100 Gewichts-  
teilen  $\epsilon$ -Caprolactam und 5 bis 30 Gewichtsteilen AH-Salz  
und/oder TH-Salz sowie  $\text{NH}_2-(\text{CH}_2)_6-\text{NH}-(\text{CH}_2)_6-\text{NH}_2$  herge-  
15 stellten Polyamide eignen sich besonders zur Herstellung  
von hochtransparenten Verbundfolien mit Polyäthylen durch  
Coextrusion nach dem Blasfolienverfahren.

Weitere Einzelheiten ergeben sich aus den Beispielen.

20

Die genannten Teile und Prozente beziehen sich auf das Ge-  
wicht.

#### Beispiel 1

25

##### a) Vergleichsversuch

100 Teile  $\epsilon$ -Caprolactam und 13 Teile Wasser wurden in ei-  
nem Autoklaven 2 Stunden bei  $270^\circ\text{C}$  und 20 bar vorkonden-  
30 siert. Innerhalb von 1 Stunde wurde auf Normaldruck ent-  
spannt und dann 2 Stunden bei  $270^\circ\text{C}$  im Stickstoffstrom un-  
ter Normaldruck nachkondensiert. So hergestelltes Produkt  
zeigte nach Granulierung, Extraktion der niedermolekularen  
Anteile mit heißem Wasser und Trocknung einen K-Wert von  
35 71 und eine Schmelzviskosität bei  $270^\circ\text{C}$  von 1 000 Poise.



Das Produkt ließ sich nicht zu Folien mit einer Stärke von 100  $\mu$ m verblasen.

b) erfindungsgemäß

5

100 Teile  $\epsilon$ -Caprolactam, 13 Teile Wasser, 0,4 Teile Adipinsäure und 0,4 Teile  $\text{NH}_2-(\text{CH}_2)_6-\text{NH}-(\text{CH}_2)_6-\text{NH}_2$  (1,17 mMol/Mol Caprolactam) wurden wie in Beispiel 1 kondensiert. Das erhaltene Produkt zeigte nach Granulierung, Extraktion und Trocknung einen K-Wert von 78 und eine Schmelzviskosität von 2 200 Poise. Es ließ sich einwandfrei zu gleichmäßigen und stippenfreien Folien mit einer Dicke von 100  $\mu$ m verblasen.

15 Beispiel 2

Vergleichsversuche

20 a) 84 Teile  $\epsilon$ -Caprolactam, 16 Teile AH-Salz und 10 Teile Wasser wurden wie in Beispiel 1 kondensiert und aufgearbeitet. Der K-Wert des Produktes betrug 71, die Schmelzviskosität 1 360 Poise. Das Produkt konnte nicht zu Blasfolien mit einer Dicke von 100  $\mu$ m verarbeitet werden.

25

b) Ein weiterer Teil des Produktes wurde in fester Form bei 140°C 25 Stunden im Stickstoffstrom nachkondensiert. Die Eigenfarbe veränderte sich dabei schwach zum Gelblichen. Anschließend betrug der K-Wert 81 und die Schmelzviskosität bei 270°C 2 300 Poise. Das Material ließ sich jetzt zu Folien mit einer Dicke von 100  $\mu$ m verblasen.

35

## c) erfindungsgemäß

Es wurde wie in Beispiel 2 a), jedoch unter Zusatz von  
0,3 Teilen Adipinsäure und 0,3 Teilen  $\text{NH}_2-(\text{CH}_2)_6-\text{NH}-(\text{CH}_2)_6-$   
5  $\text{NH}_2$  (0,97 mmol/mol Monomeren) kondensiert. Nach Granulie-  
rung, Extraktion und Trocknung wurde ein Granulat mit ei-  
nem K-Wert von 79 und einer Schmelzviskosität von 3 300  
Poise erhalten. Das Produkt ließ sich ohne weitere Nach-  
kondensation direkt zu gleichmäßigen und stippenfreien  
10 Folien mit einer Dicke von 100  $\mu\text{m}$  verblasen.

d) Herstellung von Verbundfolien

Es wurde mit einer handelsüblichen Anlage zum Herstellen  
15 dreischichtiger Blasfolien gearbeitet. Der Blaskopf dieser  
Anlage hat drei konzentrisch angeordnete Ringdüsen-Spalte,  
wobei die Spaltweiten 0,7 mm betragen. Jeder der drei  
Ringdüsen-Spalte wird durch einen eigenen Extruder mit dem  
zu verarbeitenden Stoff versorgt; die Anlage wird von oben  
20 nach unten betrieben.

Folgende Einzelschichten wurden extrudiert:

aus der inneren Düse Polyäthylen (Dichte 0,930; Meltindex  
25 (MFI 190/2,16) von 0,2) mit einer Masstemperatur von 200°C  
und in einer Menge von 30 kg/h,

aus der mittleren Düse ein ternäres Copolymeres aus Äthy-  
len mit 4 % Acrylsäure und 7 % Acrylsäure-tert.-butylester  
30 (Schmelzindex MFI bei 190°C und 2,16 kg von 6 bis 8 g/10  
Minuten nach DIN 53 735) mit einer Masstemperatur von  
190°C und einer Menge von 15 kg/h

und aus der äußeren Düse Polyamid nach den Beispielen 2 b)  
35 und 2 c) mit einer Masstemperatur von 250°C und einer

Menge von 23 kg/h.

Durch Druckluft wurde der entstehende schmelzflüssig-  
plastische Folienschlauch so weit aufgeblasen, daß er einen  
5 Durchmesser von 300 mm bekam. Hierbei vereinigten und ver-  
schweißten sich die drei Einzelschichten. Die resultieren-  
de Schlauchfolie wurde gekühlt, über ein Walzenpaar abgezo-  
gen und anschließend aufgewickelt. Die Dicken der Einzel-  
schichten waren: Polyäthylen 0,04 mm, ternäres Äthylenco-  
10 polymerisat 0,02 mm, Polyamid 0,02 mm.

Die Verbundfolie aus Polyamid gemäß Beispiel 2 c) zeichne-  
te sich durch ihre deutlich bessere Transparenz aus. Mi-  
kroskopische Aufnahmen ergaben, daß Folien gemäß aus Poly-  
15 amid nach Beispiel 2 c) im Vergleich zu solchen nach Bei-  
spiel 2 b) eine gleichmäßigere Morphologie der Kristalli-  
sation und eine glattere Oberfläche der Polyamidoberfläche  
aufweisen.

### 20 Beispiel 3

#### a) Vergleichsversuch

Das Beispiel wurde ausgeführt in einem VK-Rohr gemäß DT-As  
25 14 95 198 mit einer gerührten 1. Zone (VK-Rohr-Kopf) und  
3 weiteren, durch Wärmeaustauscher getrennte Zonen im zy-  
lindrischen, nicht gerührten Teil. In den einzelnen Zonen  
wurden von oben nach unten die folgenden Temperaturen ein-  
gehalten: VK-Rohr-Kopf 256 bis 259°C, Rohrteil Zone 1:  
30 265 bis 267°C, Zone 2: 269 bis 271°C, Zone 3: 249 bis 251°C.

Dem Kopf des VK-Rohres wurde kontinuierlich eine 90°C heiße  
ε-Caprolactamschmelze mit 0,5 % Wasser zugeführt.

35 Die Austragstemperatur aus dem VK-Rohr lag bei 250°C. Das

granulierte Produkt wurde mit heißem Wasser extrahiert und  
getrocknet. Es wurde anschließend ein K-Wert von 74,1 ge-  
messen. Die Schmelzviskosität bei 270°C betrug 1 420 Poise.  
Das Produkt konnte aufgrund seiner Viskosität nicht zu  
5 Schlauchfolien von 100 µm verblasen werden.

Um zufriedenstellende Schlauchfolien mit 100 µm Stärke her-  
stellen zu können, mußte das Produkt 25 Stunden bei 140°C  
im N<sub>2</sub>-Strom nachkondensiert werden. Dabei verfärbte es  
10 sich schwach gelblich und der K-Wert stieg auf 80 an.

b) erfindungsgemäß

Dem Kopf eines VK-Rohres wurden kontinuierlich 81 Teile  
15 ε-Caprolactam und 0,25 Teile H<sub>2</sub>N-(CH<sub>2</sub>)<sub>6</sub>-NH-(CH<sub>2</sub>)<sub>6</sub>-NH<sub>2</sub>  
als Schmelze mit einer Temperatur von 90°C sowie 19 Teil-  
le eines Copolyamids aus 80 % AH-Salz und 20 % Caprolactam  
(Schmelzpunkt 220°C) in fester Form zugeführt. Temperatur  
und Verweilzeit wurden wie in Beispiel 3 a gewählt. Nach  
20 Extraktion und Trocknung betrug der K-Wert 78,2 und die  
Schmelzviskosität 2 300 Poise. Das Produkt zeigte eine  
ausgezeichnete Eigenfarbe und konnte einwandfrei zu Folien  
mit 100 µm Dicke und ausgezeichneter Transparenz und  
Gleichmäßigkeit geblasen werden.

25

30

35

Patentansprüche

1. Polyamide mit einer Schmelzviskosität von mehr als  
1 500 Poise auf der Basis von  $\epsilon$ -Caprolactam, dadurch  
5 gekennzeichnet, daß sie 0,1 bis 2,5 mMol  $H_2N-R-NH-R-NH_2$   
pro Mol Caprolactam als Comonomeres einkondensiert ent-  
halten, wobei R zweiwertige gesättigte aliphatische  
oder alicyclische Kohlenwasserstoffreste mit 2 bis 15  
Kohlenstoffatomen sind.
- 10 2. Polyamide gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß  
sie  $H_2N-(CH_2)_6-NH-(CH_2)_6-NH_2$  als Comonomeres enthalten.
- 15 3. Polyamide gemäß Anspruch 1 und 2, dadurch gekennzeichnet,  
daß sie auf 100 Gewichtsteile Caprolactam 5 bis 30 Ge-  
wichtsteile AH-Salz und/oder TH-Salz einkondensiert ent-  
halten.
- 20 4. Verfahren zur Herstellung der Polyamide gemäß Anspruch  
1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Monomeren kon-  
tinuierlich in Gegenwart geringer Mengen Wasser im  
VK-Rohr polymerisiert werden.
- 25 5. Verfahren zur Herstellung von Polyamiden nach Anspruch 4,  
dadurch gekennzeichnet, daß dem VK-Rohr das  $\epsilon$ -Caprolac-  
tam und das erfindungsgemäße Comonomere als wasserfreie  
Schmelze und das AH-Salz und/oder das TH-Salz als wäßri-  
ge Lösung oder als Feststoff zugeführt werden.
- 30 6. Verfahren zur Herstellung von Polyamiden nach Anspruch 4,  
dadurch gekennzeichnet, daß dem VK-Rohr das  $\epsilon$ -Capro-  
lactam und das erfindungsgemäße Comonomere als Schmelze  
und ein Präpolymeres aus AH-Salz und/oder TH-Salz und/  
oder  $\epsilon$ -Caprolactam (welches einen Schmelzpunkt hat,  
35 der unter der Reaktionstemperatur im VK-Rohr-Kopf liegt),

in fester Form zugeführt werden.

7. Verwendung der Polyamide nach Anspruch 1 zur Herstellung von Folien und Monofilen.

5

8. Verwendung der Polyamide nach Anspruch 1 zur Herstellung von Verbundfolien mit Polyäthylen durch Coextrusion.

10

15

20

25

30

35



Europäisches  
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

0000363

Nummer der Anmeldung

EP 78 10 0285

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int.Cl.)
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	betrifft Anspruch	
A	CHEMICAL ABSTRACTS, Vol. 71, Nr. 24, 15.Dezember 1969, 113472q, "Viscosity stabilization of polycaprolactam", Yamamoto, Ichisuke, Teijin Ltd. & JA 69 19 264 --	1	C 08 G 69/14 C 08 G 69/16
A	FR - A - 2 003 370 (ALLIED CHEMICAL) * Seite 5, Zeile 7 bis Seite 6, Zeile 13; Anspruch 7 * --	1	RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Cl.)
A	FR - A - 860 533 (DU PONT) * Seite 5, rechte Spalte, Zeilen 60-85 * ----	1	C 08 G 69/14 C 08 G 69/16
			KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE
			X: von besonderer Bedeutung A: technologischer Hintergrund O: nichtschriftliche Offenbarung P: Zwischenliteratur T: der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E: kollidierende Anmeldung D: in der Anmeldung angeführtes Dokument L: aus andern Gründen angeführtes Dokument &: Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument
<input checked="" type="checkbox"/>	Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt.		
Recherchenort	Abschlußdatum der Recherche	Prüfer	
Den Haag	18-10-1978	LEROY	

**This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning  
Operations and is not part of the Official Record**

**BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

- ☒ **BLACK BORDERS**
- ☒ **IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES**
- ☐ **FADED TEXT OR DRAWING**
- ☐ **BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING**
- ☒ **SKEWED/SLANTED IMAGES**
- ☐ **COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS**
- ☒ **GRAY SCALE DOCUMENTS**
- ☐ **LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT**
- ☒ **REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY**
- ☐ **OTHER:** \_\_\_\_\_

**IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.**

**As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.**